PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11)Publication number:

2003-086210

(43) Date of publication of application: 20.03.2003

(51)Int.CI.

H01M 8/04 C01B 3/38 C01B 3/48 H01M 8/06 H01M 8/10

(21)Application number: 2001-272331

(71)Applicant: FUJI ELECTRIC CO LTD

(22)Date of filing:

07.09.2001

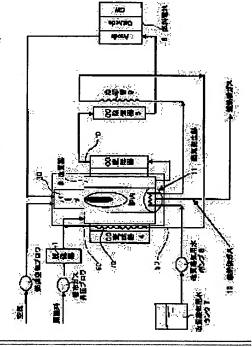
(72)Inventor: OGA SHUNSUKE

(54) SOLID HIGH-POLYMER TYPE FUEL CELL POWER GENERATOR AND ITS OPERATION METHOD

(57)Abstract:

PROBLEM TO BE SOLVED: To provide a solid high-polymer type fuel cell power generator and its operation method wherein a reformed gas of a stable composition to be supplied by generation of a stable steam is enabled without pulsations and wherein shortening of a start-up time of the device is aimed at.

SOLUTION: This device is comprised that a steam generating part 11 is installed in a combustion furnace at a reformer 3 and that a steam for reforming is assumed to be generated by feeding a supply—water through the steam generating part 11. In the constitution, for example, the steam generated in the steam generating part 11 is assumed to be a wet steam, this wet steam is assumed to be superheated vapor by spreading it into a cooling tube 9 of a monoxide eliminator 5, further by making this vapor flow into a flow tube 7a of the vapor cooling a catalyst for carbon monoxide conversion installed at the circumferential part of the reformer, and this superheated vapor is made to flow into the reforming catalyst part of the reformer 3 together with a raw material fuel gas.



LEGAL STATUS

[Date of request for examination]

[Date of sending the examiner's decision of rejection]

[Kind of final disposal of application other than the examiner's decision of rejection or application converted registration]

[Date of final disposal for application]

[Patent number]

[Date of registration]

[Number of appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of requesting appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of extinction of right]

Copyright (C): 1998,2003 Japan Patent Office

(19)日本国特許庁(JP)

(12) 公開特許公報(A)

(II)特許出願公別番号 特開2003-86210

(P2003-86210A)

(43)公開日 平成15年3月20日(2003.3.20)

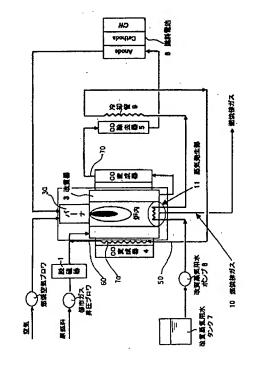
(51) Int.C1.7		識別記号		FΙ						テーマコード(参考)	
H01M	8/04		1	H 0 1	M	8/04			N	4G040	
			•						X	5H026	
C01B	3/38		(001	В	3/38				5 H O 2 7	
	3/48					3/48					
H01M	8/06	•]	H01	M	8/06			G		
		審查	請求 未記	青 求 音	请求	項の数7	OL	(全	7 頁)	最終質に続く	
(21)出願番号		特顧2001-272331(P2001-2723	1)	(71) 出	願人	00000	5234	,			
						富士智	1機株式	会社			
(22)出願日		平成13年9月7日(2001.9.7)		神奈川県川崎市川崎区田辺新田1番1号							
				(72)発	明者	大賀	俊輔				
						神奈川	県川崎	市川市	的区田道	2新田1番1号	
•						當士智	自機株式	会社	ካ		
				(74)代	理人	10007	5166				
						弁理:	ե ան	巌	(A)	2名)	
				Fター	ム()	参考) 4	CO40 EA	03 E/	06 EB0	3 EB31 EB32	
							EB	42 E	44 EB4	6	
						5	HO26 AA	06			
		·				5	НО27 АА	06 B/	06 BA0	9 BA17	
	:										
								-			

(54) 【発明の名称】 固体高分子型燃料電池発電装置とその運転方法

(57)【要約】

[課題] 脈動のない安定した水蒸気の発生により安定した組成の改質ガスが供給できるようにし、かつ装置の起動時間の短縮を図った固体高分子型燃料電池発電装置とその運転方法を提供する。

【解决手段】 蒸気発生部11を改質器3における燃焼炉内に設け、供給水を蒸気発生部11に通流して、改質用水蒸気を発生させてなるものとし、上記構成において、例えば、前記蒸気発生部11において発生する蒸気を湿り蒸気とし、この湿り蒸気を、一酸化炭素除去器5の冷却管9に通流し、さらにこの蒸気を、改質器の外周部に設けた一酸化炭素変成用触媒を冷却する蒸気の通流配管7aに通流することにより過熱蒸気とし、この過熱蒸気を、前記改質器3の改質触媒部へ原燃料ガスとともに通流する。



【特許請求の範囲】

【請求項1】 炭化水素系原燃料ガスを改質触媒と燃焼 炉の燃焼排熱を用いて水蒸気改質する改質器と、この改 質器により改質された水素リッチなガスから一酸化炭素 除去用触媒により一酸化炭素を選択的に除去する一酸化 炭素除去器と、供給水を導入し前記改質器の燃焼排ガス の顕熱により改質用水蒸気を発生させる水蒸気発生器と を備える燃料改質装置と、一方の電極に前記一酸化炭素 を除去した水素リッチなガスを供給し、他方の電極に酸 化剤ガスを供給して発電を行う燃料電池とを有する固体 10 高分子型燃料電池発電装置において、

前記水蒸気発生器は、その蒸気発生部を前記改質器にお ける燃焼炉内に設け、前記供給水を前記蒸気発生部に通 流して、改質用水蒸気を発生させてなることを特徴とす る固体高分子型燃料電池発電装置。

【請求項2】 請求項1記載の発電装置において、前記 蒸気発生部において発生した蒸気を、一酸化炭素除去器 に通流して前記一酸化炭素除去用触媒を冷却した後、前 記改質器の改質触媒部へ原燃料ガスとともに導入してな ることを特徴とする固体高分子型燃料電池発電装置。

【請求項3】 請求項2記載の発電装置において、前記 改質器は、一酸化炭素変成器を備え、前記一酸化炭素除 去器に通流した後の蒸気を、さらにこの一酸化炭素変成 器に通流して一酸化炭素変成用触媒を冷却した後、前記 改質器に導入してなるととを特徴とする固体高分子型燃 料電池発電装置。

【請求項4】 請求項3記載の発電装置において、前記 改質器は多重円筒構造からなり、前記一酸化炭素変成器 は、前記改質器の円筒軸を軸心として同心状に、改質器 の外周部に設けてなり、前記一酸化炭素変成用触媒を冷 30 却する蒸気の通流配管を、前記改質器外周部と一酸化炭 素変成器内周部との間に設けてなることを特徴とする固 体高分子型燃料電池発電装置。

【請求項5】 請求項4に記載の発電装置において、前 記蒸気の通流配管は、前記一酸化炭素変成器内周部に隣 接して設けてなり、かつ、この蒸気の通流配管と改質器 外周部との間に、断熱層を設けてなることを特徴とする 固体高分子型燃料電池発電装置。

【請求項6】 請求項1記載の固体高分子型燃料電池発 電装置の運転方法において、前記蒸気発生部において発 40 生する蒸気は、湿り蒸気とすることを特徴とする固体高 分子型燃料電池発電装置の運転方法。

【請求項7】 請求項4または5に記載の固体高分子型 燃料電池発電装置の運転方法において、前記蒸気発生部*

> CH, +H, O→3H, +CO (+206.14 KJ/mol:吸熱反応) (4)

上記式(4)に示されるとおり、メタンの改質反応は吸 熱反応であるため、メタンに水蒸気を添加したうえで、 燃料電池からの燃料オフガスを燃焼させた燃焼排ガスに より、粒状改質触媒を600~700℃に保つことによ *において発生した蒸気は湿り蒸気とし、この湿り蒸気 を、一酸化炭素除去器に通流し、さらにこの蒸気を、前 記蒸気の通流配管に通流することにより過熱蒸気とし、 この過熱蒸気を、前記改質器の改質触媒部へ原燃料ガス とともに通流することを特徴とする固体高分子型燃料電 池発電装置の運転方法。

【発明の詳細な説明】

【発明の属する技術分野】との発明は、メタンガス等の 炭化水素系原燃料を水蒸気改質する改質器と、一酸化炭 素除去器と、改質用水蒸気を発生させる水蒸気発生器と を備える燃料改質装置と、一方の電極に一酸化炭素を除 去した水素リッチなガスを供給し、他方の電極に酸化剤 ガスを供給して発電を行う燃料電池とを有する固体高分 子型燃料電池発電装置とその運転方法に関する。

【従来の技術】燃料電池発電装置は、燃料の有する化学 エネルギーを、機械エネルギーや熱エネルギーを経由す ることなく直接電気エネルギーに変換する装置であり、 高いエネルギー効率が実現可能である。良く知られた燃 料電池の形態としては、電解質層を挟んで一対の電極を 20 配置し、一方の電極 (アノード側) に水素を含有する燃 料ガスを供給するとともに他方の電極(カソード側)に 酸素を含有する酸化剤ガスを供給するものであり、両極 間で起きる電気化学反応を利用して起電力を得る。以下 に、燃料電池で起きる電気化学反応を表す式を示す。

(1)はアノード側に於ける反応、(2)はカソード側 に於ける反応を表し、燃料電池全体では(3)式に表す 反応が進行する。

$$H_k \rightarrow 2H_k + 2e_-$$
 (1)
 $1/2O_k + 2H_k + 2e_- \rightarrow H_k O$ (2)
 $H_k + 1/2O_k \rightarrow H_k O$ (3)

燃料電池は、使用する電解質の種類により分類される が、これらの燃料電池の中で、固体高分子型燃料電池、 リン酸型燃料電池、溶融炭酸塩型燃料電池等では、その 電解質の性質から、二酸化炭素を含んだ酸化剤ガスや炭 酸ガスを使用することが可能である。そこで通常これら の燃料電池では、空気を酸化剤ガスとして用い、天然ガ ス等の炭化水素系の原燃料を水蒸気改質して生成した水 素リッチなガスを燃料ガスとして用いている。そのた め、この様な燃料電池を備える燃料電池発電装置におい ては、改質器および一酸化炭素変成器が設けられてお り、との改質器および一酸化炭素変成器において原燃料 の改質を行ない燃料ガスを生成している。下記の式 (4)は、改質器におけるメタンの改質反応について示 す。

改質ガスは、改質ガス中の一酸化炭素を低減するために 一酸化炭素変成器に供給され、ことで一酸化炭素は 1% 以下に低減され、リン酸形燃料電池(PAFC)であれば、こ のガスを燃料電池へ導入して発電を行なうことができ り、水素に富む改質ガスを生成する。改質器を出たこの 50 る。下記式(5)は、一酸化炭素変成器に於ける一酸化 炭素の変成反応について示す。

CO+H₂O→H₂+CO₂ (-41.17 K3/mol:発熱反応) (5)

式(5) に示されるとおり、一酸化炭素の変成反応は発熱反応であるため、変成反応温度である160~250 ℃に保つためには冷却が必要となる。一方、固体高分子形燃料電池(PEFC)は、その動作温度が60~80℃と低いために、改質ガス中に一酸化炭素が存在すると、これ*

CO+1/20,→CO, (-257.2 KJ/mol:発熱反応)

に於ける一酸化炭素の選択酸化反応について示す。 - アナーニン

式(6) に示されるとおり、一酸化炭素の選択酸化反応 は発熱反応であるため、選択酸化反応温度である160 ~230℃に保つためには冷却が必要となる。なお、前 述の通り固体高分子形燃料電池(PEFC)は、反応温度が低 いため、リン酸形燃料電池(PAFC)(反応温度約180 ℃)と異なり、その発熱量で改質用の水蒸気を発生させ ることができないことから、改質系機器の中でこれを発 生させる必要がある。従来、この蒸気発生のための熱量 は、改質器を出た後の燃焼排ガスとの熱交換で得ていた が、この熱交換器に直接常温の水を供給すると、蒸気の 流量が脈動してスチーム・カーボン比(S/C比)が大 きく変動することによって、改質ガス組成が変動、悪化 20 するという問題 (変動問題) があった。この改質ガス組 成の変動、悪化は、燃料電池セルスタックへの負担とな り、セルスタックの寿命に悪影響を及ぼす。これを解決 するための一つの方法として、一酸化炭素除去器の冷却 水として水蒸気改質用の水を用いて、この水を100℃ 程度に加熱させた後に、前記熱交換器に入れるという方 法が提案されている。図3は、従来のこの種の燃料改質 装置を有する固体高分子形燃料電池発電装置の概略シス テム構成図を示す。図3において、脱硫器1にて硫黄分 を取り除かれた原燃料ガスは、水蒸気発生器2で作られ 30 た蒸気とともに改質器3に供給されて、式(4)に示し た水蒸気改質反応によって水素リッチなガスに改質され た後に、一酸化炭素変成器4に供給されて、式(5)に 示した一酸化炭素変成反応によって水素濃度が高めら れ、さらにその後、図示しない一定量の空気とともに一 酸化炭素除去器5に供給されて、式(6)に示した一酸 化炭素の選択酸化反応によって、一酸化炭素を10ppm 以下に低減された後、燃料電池6へと供給される。一酸 化炭素除去器5は冷却が必要となるが、その手段とし て、改質蒸気用水タンク7から改質蒸気用水ポンプ8に 40 より供給される改質用水を、選択酸化触媒層の中に配設 された冷却管9に通流して冷却する。一酸化炭素除去器 5の冷却管9において加熱された改質用水は、供給水予 熱ライン20から蒸気発生器2へと供給されて蒸発され る。ここで、蒸気発生器2の熱源は、改質器3のバーナ 3 a で燃料電池6からの燃料オフガスを燃焼させ、その 燃焼熱を吸熱反応であるメタンの水蒸気反応のために与 えた後の燃焼排ガス10である。

【発明が解決しようとする課題】ところで、前述のような従来の燃料改質装置を有する固体高分子形燃料電池発 50

(6) 電装置においては、下記のような問題点があった。図3 のように、改質用の供給水予熱ラインを設ける方法によ れば、一酸化炭素の選択酸化反応によって得られた熱 を、改質用蒸気を発生させる熱量の一部として利用でき るために高効率化には有効であるが、前述のように、一 酸化炭素除去器における反応温度は100℃を超えてい るため、冷却管の中で一部の水が沸騰することによっ て、流量が脈動してスチーム・カーボン比が変動するの で、前述の変動問題に関しては、十分な解決を与える方 法とはなりえず、程度の差はあるものの前述と同様の問 題があった。さらに、図3のように、改質器の燃焼排ガ スの出口部に設けた蒸気発生器により水蒸気を発生する 場合には、改質器の温度が充分に上がるまでは燃焼排ガ スの温度が低いために水蒸気を発生させることができな い。即ち、改質器の温度が低いうちから水蒸気を発生さ せて触媒層内へと供給し、強制対流熱伝達により触媒層 の昇温を行なうととができないために、改質器の昇温時 間が長く、結果的に燃料電池発電装置としての起動時間 が長くなるという問題があった。この発明は、上記問題 点を解消するためになされたもので、この発明の課題 は、脈動のない安定した水蒸気の発生により、燃料改質 装置から安定した組成の改質ガスが供給できるように し、もって燃料電池発電装置の寿命の向上を図り、かつ 装置の起動時間の短縮を図った固体高分子型燃料電池発 電装置とその運転方法を提供することにある。

*が触媒母となって性能が劣化することから、一酸化炭素

をさらに低減する必要があり、そのために改質ガスは一酸化炭素除去器に供給され、とこで一酸化炭素を10pp

m以下に低減する。下記の式(6)は一酸化炭素除去器

【課題を解決するための手段】前述の課題を解決するた めに、この発明は、炭化水素系原燃料ガスを改質触媒と 燃焼炉の燃焼排熱を用いて水蒸気改質する改質器と、と の改質器により改質された水素リッチなガスから一酸化 炭素除去用触媒により一酸化炭素を選択的に除去する一 酸化炭素除去器と、供給水を導入し前記改質器の燃焼排 ガスの顕熱により改質用水蒸気を発生させる水蒸気発生 器とを備える燃料改質装置と、一方の電極に前記一酸化 炭素を除去した水素リッチなガスを供給し、他方の電極 に酸化剤ガスを供給して発電を行う燃料電池とを有する 固体高分子型燃料電池発電装置において、前記水蒸気発 生器は、その蒸気発生部を前記改質器における燃焼炉内 に設け、前記供給水を前記蒸気発生部に通流して、改質 用水蒸気を発生させてなるものとする(請求項1の発 明)。上記構成によれば、改質器の燃焼炉内は最も短時 間に昇温される部位であるために、蒸気を発生させるま でに掛かる時間が短くて済み、従来よりも起動時間が短

縮できる。また、前記請求項1記載の固体高分子型燃料 電池発電装置の運転方法において、前記蒸気発生部にお いて発生する蒸気は、湿り蒸気とすること(請求項6の 発明)により、蒸気発生に伴う脈動の発生が抑制でき る。さらに、請求項1の発明の実施態様として、下記請 求項2ないし5の発明が好ましい。即ち、請求項1記載 の発電装置において、前記蒸気発生部において発生した 蒸気を、一酸化炭素除去器に通流して前記一酸化炭素除 去用触媒を冷却した後、前記改質器の改質触媒部へ原燃 料ガスとともに導入してなるものとする(請求項2の発 10 明)。さらにまた、請求項2記載の発電装置において、 前記改質器は、一酸化炭素変成器を備え、前記一酸化炭 素除去器に通流した後の蒸気を、さらにこの一酸化炭素 変成器に通流して一酸化炭素変成用触媒を冷却した後、 前記改質器に導入してなるものとする (請求項3の発 明)。前記請求項2の発明ないし請求項3の発明によれ は、前記湿り蒸気を、一酸化炭素除去器の冷却ないし一 酸化炭素変成器の冷却に用いることによって、飽和蒸気 温度である一定温度での安定した冷却を行なうことがで きる。また、請求項3記載の発電装置において、前記改 20 質器は多重円筒構造からなり、前記一酸化炭素変成器 は、前記改質器の円筒軸を軸心として同心状に、改質器 の外周部に設けてなり、前記一酸化炭素変成用触媒を冷 却する蒸気の通流配管を、前記改質器外周部と一酸化炭 素変成器内周部との間に設けてなるものとする(請求項 4の発明)。かかる構成において、前記蒸気発生部にお いて発生した蒸気は湿り蒸気とし、この湿り蒸気を、一 酸化炭素除去器に通流し、さらにこの蒸気を、前記蒸気 の通流配管に通流することにより過熱蒸気とし、この過 熱蒸気を、前記改質器の改質触媒部へ原燃料ガスととも に通流すること (請求項7の発明) により、改質部の表 面温度を低下させ、放熱を低減させて高効率な燃料改質 システムを提供することができる。さらに、前記請求項 4の発明において、触媒層の温度分布を好適にする観点 から、下記請求項5の発明が好ましい。即ち、前記請求 項4 に記載の発電装置において、前記蒸気の通流配管 は、前記一酸化炭素変成器内周部に隣接して設けてな り、かつ、この蒸気の通流配管と改質器外周部との間 に、断熱層を設けてなるものとする。

た点である。なお、図1において、一酸化炭素変成器4 に蒸気を通流する部分の図は、便宜上、図3と同様の図 としているが、実施例に関わる構成の詳細は、図2に基 づき、後述する。図1において、蒸気発生部11は、バ イブをコイル状に巻いた熱交換器が適用できるが、プレ ート状の伝熱面を有する熱交換器であっても構わない。 改質器の炉内は、最も短時間に昇温され、運転中は最も 高温となる部位であるため、その温度は通常、起動から 数分間で300℃以上に達して蒸気を発生させることが できるようになり、運転中は常時700℃以上に保たれ るので、大きな温度差によって瞬時に湿り蒸気にすると とができる。そのため、起動から短時間で湿り蒸気を発 生でき、なおかつ運転中には脈動の少ない安定した流れ を発生させることができる。次に、この湿り蒸気を一酸 化炭素除去器5の冷却に用いる。従来は、常温の改質蒸 気用水を冷却媒体に用いていたために、改質蒸気用水の 温度は改質ガスから熱を受けることで昇温され、飽和蒸 気温度を越えると沸騰することで脈動発生の原因となっ たが、本実施例のように湿り蒸気で冷却すれば、冷却媒 体の温度は飽和蒸気温度に保たれるので、脈動のない安 定した冷却ができる。最後に、後述するように、改質器 に近接または内蔵した熱交換部で、水蒸気を過熱蒸気と する(所謂スーパーヒートさせる)ことによって、改質 器の表面温度を低下させ、放熱を低減させて高効率な燃 料改質システムを提供することができる。図2は、上記 過熱蒸気を発生させる部分の改質器および一酸化炭素変 成器の一例に関わる概念的構成を示す。図2の構成は、 本件と同一出願人によって提案された特願2000-3 09075に記載の図3と同様の構成であり、本件図2 においては、前記の図を部番等一部修正して示すが、特 願2000-309075に記載の装置は、水を熱交換 により水蒸気にするためのものであるのに対して、本件 実施例の図2に示す装置は、水蒸気を過熱蒸気にするも のである点が、実質的に異なる。なお、図2において示 す改質用水蒸気50、過熱蒸気60および改質ガス70 に関し、図1においても、系統図上の同様の位置に同一 の参照番号を付し、水蒸気および改質ガスのシステム全 体における流れの詳細説明は省略する。図2に示す装置 は、原燃料ガスを水素濃度の高い改質ガスへと改質する 燃料改質手段の外側に、改質用水蒸気50を加熱して過 熱蒸気60を発生する過熱蒸気発生手段を備えた燃料改 質器 12 Bと、その外周に断熱層 4 1を介して配された CO変成器14Aとから構成されている。即ち、燃料改 質器 1 2 Bは、内側円筒、中間円筒および外側円筒より なる三重円筒構造を有する。内側円筒の内部の空間の下 部にはバーナー1aが設置されており、燃料電池の燃料 極より排出された水素を含む燃料極排ガスが空気ととも に導入され、燃焼する。燃焼ガスは原燃料ガス加熱用の 熱媒体として最内部空間を下部より上部へと流れ、上端

円筒と中間円筒とで形成される空間には燃料改質用の触 媒6aが充填されており、最内部空間を流れる燃焼ガス により加熱されて所定の温度に保持される。原燃料ガス は上部に設けられた導入口より触媒6aの内部へと導か れ、下部へ流れるに従って加熱され、同時に水素濃度の 高い改質ガスへと改質される。得られた高温の改質ガス は、下端において中間円筒と外側円筒により形成される 外側空間へと導かれ、上方へと流れた後、燃料改質器 1 2Bより排出される。燃料改質器 12Bの外側円筒の外 周には、改質用水蒸気50を加熱して過熱蒸気を発生す るための改質用水蒸気の通流配管7aが螺旋状に巻回さ れており、内側の空間を流れる高温の改質ガスの熱を有 効に利用して過熱蒸気60を発生している。得られた過 熱蒸気60は、燃料改質器12Bより取出され、外部よ り送られる原燃料ガスと混合されて改質触媒層へと導か れる。とのように構成された燃料改質器12Bの外周に は、変成触媒42を充填した円筒状のCO変成器14A が断熱層41を介して配設されている。この断熱層41 は、燃料改質器12Bの熱の外部への放熱を抑えて有効 に過熱蒸気発生に利用するのに寄与する。燃料改質器1 2 Bで改質され、外側空間の上部の排出口より排出され た改質ガスは、図に見られるように、下端の導入口より CO変成器14Aの内部へと導かれ、変成触媒42中を 流れたのち上端の排出口より排出される。この間、変成 触媒42の作用によってCOが変成され、CO濃度の低 下した改質ガスが得られる。なお、図2に示す断熱層4 - 1は、前述のように、触媒層の温度分布を好適にする観 点、即ち、触媒が冷却されて、触媒層の温度分布が悪影 響を受けるのを防止するために、改質用水蒸気の通流配 管7aの内側に配置し、前記通流配管7aを、前記CO 変成器14Aの内周部に隣接して設ける構成とすること もできる。なお、この構成の場合、水蒸気を過熱蒸気と するための熱伝達割合は、CO変成器 14A 側からの伝 達量が増大するが、改質器12B側からも断熱層41を 介して伝達される。

【発明の効果】上記のとおり、この発明によれば、炭化 水素系原燃料ガスを改質触媒と燃焼炉の燃焼排熱を用い

て水蒸気改質する改質器と、この改質器により改質され た水素リッチなガスから一酸化炭素除去用触媒により一 酸化炭素を選択的に除去する一酸化炭素除去器と、供給 水を導入し前記改質器の燃焼排ガスの顕熱により改質用 水蒸気を発生させる水蒸気発生器とを備える燃料改質装 置と、一方の電極に前記一酸化炭素を除去した水素リッ チなガスを供給し、他方の電極に酸化剤ガスを供給して 発電を行う燃料電池とを有する固体高分子型燃料電池発 電装置において、前記水蒸気発生器は、その蒸気発生部 を前記改質器における燃焼炉内に設け、前記供給水を前 記蒸気発生部に通流して、改質用水蒸気を発生させてな るものとし、また、上記構成において、例えば、前記蒸 気発生部において発生する蒸気を湿り蒸気とし、この湿 り蒸気を、一酸化炭素除去器に通流し、さらにこの蒸気 を、改質器の外周部に設けた一酸化炭素変成用触媒を冷 却する蒸気の通流配管に通流することにより過熱蒸気と し、この過熱蒸気を、前記改質器の改質触媒部へ原燃料 ガスとともに通流することにより、脈動のない安定した 水蒸気の発生により、燃料改質装置から安定した組成の 改質ガス供給が可能となり、さらに装置の起動時間の短 縮と、放熱を低減させて高効率な燃料改質装置を備えた 固体高分子型燃料電池発電装置とその運転方法が提供で

【図面の簡単な説明】

【図1】 この発明の固体高分子型燃料電池発電装置の実施例を示す系統図

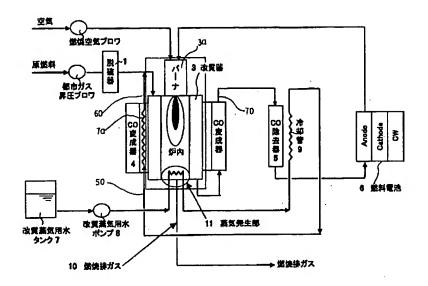
【図2】との発明の過熱蒸気を発生させる部分の改質器 および一酸化炭素変成器の一例に関わる概念的構成図

【図3】従来の固体高分子型燃料電池発電装置の一例を 0 示す系統図

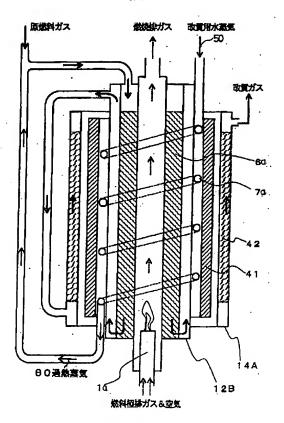
【符号の説明】

1:脱硫器、3,12B:改質器、4,14A:一酸化 炭素変成器、5:一酸化炭素除去器、6:燃料電池、 7:改質蒸気用水タンク、7a:蒸気の通流配管、9: 冷却管、11:蒸気発生部、41:断熱層、50:改質 用水蒸気、60:過熱蒸気、70:改質ガス。

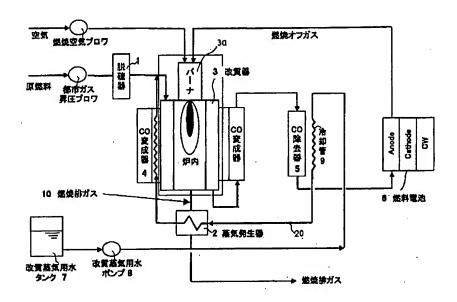
[図1]



【図2】



【図3】



フロントページの続き

(51)Int.Cl.⁷

識別記号

FΙ

テーマコード(参考)

H 0 1 M 8/10

H 0 1 M 8/10